

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平6-182228

(43)公開日 平成6年(1994)7月5日

(51)Int.Cl. <sup>5</sup>	識別記号	庁内整理番号	F I	技術表示箇所
B 0 1 J 35/10	3 0 1 J	7821-4G		
	F	7821-4G		
	H	7821-4G		

審査請求 未請求 請求項の数 2(全 4 頁)

(21)出願番号	特願平4-336215	(71)出願人	000000158 イビデン株式会社 岐阜県大垣市神田町2丁目1番地
(22)出願日	平成4年(1992)12月16日	(72)発明者	高田 孝三 岐阜県揖斐郡揖斐川町北方1の1 イビデ ン株式会社北工場内
		(74)代理人	弁理士 田中 宏 (外1名)

(54)【発明の名称】 触媒担体の製造方法

(57)【要約】

【目的】本発明は高い強度、大きな比表面積と細孔容積を有する多孔質炭化ケイ素焼結体からなる触媒担体の製造方法を提供することを目的とする。

【構成】本発明は、比表面積が0.1~5m<sup>2</sup>/gr、不純物成分が1.0~5%の炭化ケイ素粉末、さらに好ましくは不純物成分中にホウ素化合物が金属換算で0.1~0.5%含有している炭化ケイ素粉末を出発原料とし、これを所望の形状に成形、乾燥後、1600℃~2200℃の温度範囲で焼成することを特徴とする触媒担体の製造方法である。

## 【特許請求の範囲】

【請求項1】 比表面積が $0.1 \sim 5 \text{ m}^2/\text{gr}$ 、不純物成分が $1.0 \sim 5\%$ の炭化ケイ素粉末を出発原料とし、これを所望の形状に成形、乾燥後、 $1600^\circ\text{C} \sim 2200^\circ\text{C}$ の温度範囲で焼成することを特徴とする触媒担体の製造方法。

【請求項2】 不純物成分中にホウ素化合物が金属換算で $0.1 \sim 0.5\%$ 含有していることを特徴とする請求項第1項記載の触媒担体の製造方法。

## 【発明の詳細な説明】

## 【0001】

【産業上の利用分野】本発明は高い強度、大きな比表面積と細孔容積を有する多孔質炭化ケイ素焼結体からなる触媒担体の製造方法に関する。

## 【0002】

【従来の技術】炭化ケイ素は高い硬度、優れた耐摩耗性、優れた耐酸化性、優れた耐蝕性、良好な熱伝導率、低い熱膨張率、高い耐熱衝撃性、並びに、高温での高い強度等の化学的および物理的に優れた特性を有し、メカニカルシールや軸受け等の耐摩耗材料、高温炉用の耐火材や熱交換器または燃焼管等の耐熱構造材料、酸およびアルカリ等の強い腐蝕性を有する溶液のポンプ部品等の耐蝕性材料として広く使用可能な材料である。

【0003】一方、これらの性質を有する炭化ケイ素と、その結晶が形成する通気性を有するところの気孔、すなわち開放気孔とからなる多孔質炭化ケイ素焼結体は、前記炭化ケイ素の特徴を生かして、高温雰囲気、酸化性雰囲気及び／または腐蝕性雰囲気下における耐熱、耐蝕性物質分離材料として利用可能であり、例えば内燃機関の排気ガス、特にディーゼルエンジンの排気ガス等の高温気体中に含まれる微粒子カーボン等の微粒子物質の除去のために使用されるフィルターとして利用する。更に、この多孔質炭化ケイ素フィルター表面に、酸化反応用触媒成分を担持せしめた場合には、可燃性のカーボン微粒子を燃焼せしめ、ガスに転化させることも可能で、この場合、この多孔質炭化ケイ素フィルターは、耐熱・耐蝕触媒としても機能することになる。

【0004】また最近、主として環境汚染防止の観点から、内燃機関やガスタービン用ボイラーなどの工業用燃焼装置の分野において、低 $\text{NO}_x$ 燃焼技術の研究開発が行われており、その一つとして燃焼触媒を用いる触媒燃焼技術が注目を集めている。この触媒燃焼技術の開発における最も重要な要素は、触媒の開発であり、触媒の開発においては活性な酸化反応用触媒物質の開発と並んで、活性成分を分散、担持するための担体の開発が極めて重要である。

【0005】燃焼触媒用担体においては、触媒表面で進行する燃焼反応、すなわち、酸化反応を迅速に生起せしめるために表面積が大きいことに加えて、発生する反応熱を有効に伝達・除去できるような良好な熱伝導度を有

すること、および、触媒細孔内の物質移動を有効に行わせるためにガス等の流体の通過抵抗が小さいこと、すなわち、細孔容積が大きいこと、更に、成形体相互のぶつかり合いによるアブレイジョン、即ち、磨滅に強いことおよび成形体自身が十分な機械的強度を有すること、そして、これらの特性が長時間の使用に対して安定していることなど、多くの要求を満足することが必要である。このような要件は、燃焼触媒のみならず、一般に反応熱の発生を伴う化学反応用の触媒担体、あるいは高温で使用される触媒用の担体についても共通的にいえることである。

【0006】一方、多孔質炭化ケイ素焼結体の製造方法としては、(1)骨材となる炭化ケイ素粒子にガラス質フラックス、あるいは粘土質などの結合材を加え成形した後、その成形体を前記結合材が溶融する温度で焼き固めて製造する方法、(2)粗大粒の炭化ケイ素粒子と微細な炭化ケイ素粒子を混合し成形した後、 $2000^\circ\text{C}$ 以上の高温で焼成して製造する方法、あるいは(3)特開昭48-39515号の発明で開示されている炭化ケイ素粉に炭素粉を加え、または加えずに炭素質バインダーを加えると共に、炭素粉および焼成時に生成されるバインダーからの遊離炭素と反応する理論量のケイ素質粉を添加して形成し、しかる後、この成形体中の炭素粉中で $1900 \sim 2400^\circ\text{C}$ に加熱して成形体中の炭素分をケイ素化することを特徴とする均質多孔性再結晶炭化ケイ素体の製造方法、(4)比表面積が $3 \text{ m}^2/\text{g}$ 以上で、ホウ素、アルミニウムおよび鉄の含有量の合計が元素に換算して $0.3$ 重量%以下である炭化ケイ素粉末を所望の形状に成形後、 $1600 \sim 2200^\circ\text{C}$ で焼成して製造する方法等が従来知られている。

## 【0007】

【発明が解決しようとする課題】しかしながら、前述した従来技術には次の問題がある。

(1)骨材となる炭化ケイ素粒子にガラス質フラックスあるいは粘土質などの結合材を加え成形した後、その成形体を前記結合材が溶融する温度で焼き固めて製造する方法は、結合材が低温( $1000 \sim 1400^\circ\text{C}$ 前後)で溶融するため、多孔質体はこの温度域、特にガラス転移温度付近で変化し著しく強度が低下するだけでなく、耐薬品性、耐酸化性が要求される分野における使用が限られるという欠点がある。

【0008】(2)粗大粒の炭化ケイ素粒子と微細な炭化ケイ素粒子を混合し成形した後 $2000^\circ\text{C}$ 以上の高温で焼成して製造する方法、あるいは、(3)特開昭48-39515号の発明で開示されている炭化ケイ素粉に炭素粉を加え、または加えずに炭素質バインダーを加えると共に、この炭素粉及び焼成時に生成されるバインダーからの遊離炭素と反応する理論量のケイ素質粉を添加して形成し、しかる後、この成形体中の炭素粉中で $1900 \sim 2400^\circ\text{C}$ に加熱して成形体中の炭素分をケイ素

化することを特徴とする均質多孔性再結晶炭化ケイ素体の製造方法は、多孔質炭化ケイ素骨材とその骨材を被覆して、骨材同志を結合する炭化ケイ素質結合材あるいは炭素質結合材および間隙とが構成される。前記多孔質の間隙、すなわち開放気孔は殆ど成形時に骨材粒子となる粗大粒子を多く必要としその結果骨材粒子の接触点が少なくなり、多孔質の強度は著しく低下し、しかも比表面積は $0.5 \text{ m}^2/\text{g}$ 以下で著しく小さいものとなる。

【0009】一方、強度の高い多孔質体とするためには骨材の粒度配合を粗粒と中程度／または微粒子と適度に混合し形成することが必要でありその結果、多孔質体の細孔容積は高々 $0.1 \text{ ml/g}$ で著しく小さく極端な場合、一部の開放気孔が閉塞してしまう傾向がある。このため、このような、多孔質体を流体が通過する際の抵抗は著しく高くなり、物質分離用フィルターや、触媒担体素として利用する場合、著しく不利益となる。従って、触媒担体として好適な特性を有する炭化ケイ素質焼結体即ち、取扱いが容易な強度を有し、しかも細孔容積が $0.2 \text{ m}^2/\text{g}$ より大きく、比表面積が $3 \text{ m}^2/\text{g}$ より大きな多孔質炭化ケイ素質焼結体は存在しない。

【0010】(4) 前記のような性質を有する多孔質体を製造する方法として出願人は先に提案した方法があるが、この方法は、比表面積が $3 \text{ m}^2/\text{g}$ 以上で、ホウ素、アルミニウム、および鉄の含有量が合計で $0.3$ 重量%以下のものを用い、 $1400 \sim 2000^\circ\text{C}$ で焼成する方法は高純度で、且つ超微粉炭化ケイ素を出発原料としているために著しくコストアップとなるだけでなく、成形体の乾燥収縮率が大きくなって、乾燥亀裂が発生し易い欠点をする：ディーゼル・エンジン排ガス中のパーティキュレート・フィルターのよう気孔径が $15 \mu\text{m}$ 前後が適切であるのに対して、数 $\mu\text{m}$ 前後又はそれ以下の気孔径のものしか得られない。気孔径を大きくする方法としては焼成温度を $2000^\circ\text{C}$ 以上で行えば良いが、前記方法では異常粒成長等により強度劣化を起すこととなる等の欠点を有していた。

【0011】

【課題を解決するための手段】本発明は、前記従来の欠点を解消し、かつ改善して、耐熱触媒担体として必要な特性を有する多孔質炭化ケイ素質焼結体からなる触媒担体を供給するために、比表面積が $0.1 \sim 5 \text{ m}^2/\text{g}$ 、不純物成分が $1.0 \sim 5\%$ の炭化ケイ素粉末を出発原料を所望の形状に成形、乾燥後、 $1600 \sim 2200^\circ\text{C}$ の温度範囲で焼成することを特徴とするものである。

【0012】即ち、従来、比表面積が $5 \text{ m}^2/\text{g}$ 以上と大きく、不純物が少なく、又は／及び、平均粒径が $1 \mu\text{m}$ 以下と小さい炭化ケイ素( $\beta\text{-SiC}$ )粉末を出発原料とすることによってのみ触媒担体用として優れた多孔質炭化ケイ素焼結体が製造出来るものと思われて来た。即ち、平均粒径が $1 \mu\text{m}$ 以下の超微粉が焼結(ネッ

キング)して成長をすることにより、成形体の中で炭化ケイ素粉末が占有している体積が減少し、これにより細孔容積が増大すると同時に触媒担体又は／およびフィルターとして最適な連続気孔が出来ること、そして、原料粉末に適した最高焼成温度で焼成することにより、最適な気孔径の触媒担体が製造出来るものであって、不純物が少しでも多かたり、比表面積又は／および平均粒径が少しでも大きいと不適當であるとされて来た。

【0013】しかし、多孔質炭化ケイ素焼結体の製造について、各種生成条件と得られた生成粒との関係を詳細に研究した結果、比表面積が小さく、不純物が一定範囲で大きく、且つ、好ましくは不純物として、焼結助剤として作用するホウ素化合物が金属換算で $0.1 \sim 0.5\%$ 範囲で混入して炭化ケイ素( $\alpha\text{-SiC}$ )粉末を用いることにより触媒担体として優れた性能を有する多孔質炭化ケイ素質焼結体からなる触媒担体を経済的に製造することを見出したのである。すなわち、本発明においては、比表面積が $0.1 \sim 5 \text{ m}^2/\text{g}$ 、不純物成分が $1.0 \sim 5\%$ の炭化ケイ素粉末を使用するのであって、この比表面積の範囲において、比表面積が大きくなるにしたがって、その不純物成分が $1.0 \sim 5\%$ の範囲で少なく、且つ、最高焼成温度範囲の $1600 \sim 2200^\circ\text{C}$ において、高くすることが重要である。

【0014】比表面積が $0.1 \text{ m}^2/\text{g}$ より小さくなると、触媒担体の細孔容積および比表面積が小さくなり過ぎるので好ましくない。又、比表面積が $5 \text{ m}^2/\text{g}$ 以上の炭化ケイ素粉末を出発原料とすることは出発原料コストが著しく高くなり、好ましくない。不純物成分が $1\%$ 以下の出発原料とすると、前記同様に経済的でない。また、 $5\%$ 以上とすると触媒担体の高温強度が低下する等の欠点が生じて好ましくない。このような出発原料は、古くから製造されている $\alpha\text{-SiC}$ の製造方法(アチソン法)によって容易に得ることができる。

【0015】焼成温度について、最高焼成温度を $1600^\circ\text{C}$ 以下にすると前記同様に触媒担体の高温強度が低下する等の欠点が生じて好ましくなく、 $2200^\circ\text{C}$ 以上では製造コストが著しく高くなってしまふ。

【0016】尚、不純物成分中にはホウ素化合物が金属換算で $0.1 \sim 0.5\%$ 含有していることが好ましい。すなわち、ホウ素化合物は、前記炭化ケイ素粉出発原料の焼結助剤としての作用をするものである。 $0.1\%$ 以下では助剤としての効果が小さ過ぎ、 $0.5\%$ 以上にすると成形体の収縮率が大きくなってしまふので焼成最高温度を低下させなければならなくなるが、焼成最高温度を低下させることは、触媒担体の高温強度の劣化等の欠点を生ずることとなる。次に、実施例をもって、更に本発明を具体的に説明する。

【0017】

【実施例】

実施例 1

5

比表面積 $0.7\text{ m}^2/\text{g}$ で不純物含有量 $3.0\%$  ( $\text{B}_4\text{C}$ が $0.3\%$ )の $\alpha$ -炭化ケイ素を $70\%$ と、比表面積 $12\text{ m}^2/\text{g}$ で不純物含有量 $1.0\%$ の $\beta$ -炭化ケイ素を $30\%$ とを混合した炭化ケイ素粉末 $100$ 重量部に、水 $22$ 重量部、メチルセルロース 重量部、グリセリン $2$ 部、界面活性剤 $4$ 部とを混合、混練した坯土を押出成形機で外径 $140\text{ mm}$ 、長さ $70\text{ mm}$ 、セル厚 $0.43\text{ mm}$ 、セル数 $170\text{ コ}/\text{in}^2$ の成形体を成形・乾燥後、 $1800^\circ\text{C}$ で $4$ 時間焼成した結果、気孔率 $45\%$ 、焼成収縮率 $2\%$ 、平均気孔径 $15\text{ }\mu\text{m}$ 、曲げ強度 $4$

6

$50\text{ kg}/\text{cm}^2$  (セル温度) のハニカム構造の多孔質炭化ケイ素質触媒担体が得られた。

## 【0018】

【発明の効果】以上述べたように、本発明においては、比表面積が $0.1\sim 5\text{ m}^2/\text{gr}$ 、不純物成分が $1.0\sim 5\%$ の炭化ケイ素粉末を出発原料とし、これを $1600^\circ\text{C}\sim 2200^\circ\text{C}$ の温度範囲で焼成することによって、従来の多孔質炭化ケイ素よりなる触媒担体に比して高い強度、大きな比表面積と細孔容積を有する等の特性を有する触媒担体が得られる。

**Disclaimer:**

This English translation is produced by machine translation and may contain errors. The JPO, the INPIT, and those who drafted this document in the original language are not responsible for the result of the translation.

**Notes:**

1. Untranslatable words are replaced with asterisks (\*\*\*\*).
2. Texts in the figures are not translated and shown as it is.

Translated: 21:51:22 JST 08/07/2007

Dictionary: Last updated 07/20/2007 / Priority:

---

**FULL CONTENTS**

---

**[Claim(s)]**

[Claim 1] The manufacture method of the catalyst carrier which specific surface area uses 0.1-5m<sup>2</sup>/gr as a starting material, and an impurities ingredient carries out 1.0 to 5% of silicon carbide powder, and is characterized by calcinating this in [ temperature ] 1600 degrees C - 2200 degrees C after fabrication and dryness in desired form.

[Claim 2] The manufacture method of the catalyst carrier given in the 1st clause of a claim characterized by the boron compound containing 0.1 to 0.5% by metal conversion in an impurities ingredient.

---

**[Detailed Description of the Invention]****[0001]**

[Industrial Application] This invention relates to the manufacture method of the catalyst carrier which consists of a porosity silicon carbide sintered compact which has high intensity, and big specific surface area and pore volume.

**[0002]**

[Description of the Prior Art] Hardness with high silicon carbide, the outstanding abrasion resistance, the outstanding oxidation resistance, the outstanding corrosion resistance, It has chemical and the characteristics excellent in the physical variance, such as good thermal conductivity, a low coefficient of thermal expansion, heat-resistant high shock nature, and high temperature, high intensity. As corrosion-resistant material, such as pump parts of the solution which has strong corrosiveness, such as heat-resistant structure material, such as abrasion proof material, such as a mechanical seal and an axle hole, a fire refractory material for high temperature furnaces, and a heat exchanger or a combustion tube, acid, and alkali It is a large usable material.

[0003] The nature sintered compact of porosity silicon carbide which consists of silicon carbide which has these character, and the stoma which has the breathability which the crystal forms, i.e., an open stoma, on the other hand, The heat resistance [ the feature of said silicon carbide is employed efficiently and ] under high temperature atmosphere, oxidizing atmosphere, and/or a corrosive atmosphere, It can use as a filter used for removal of particulate substances, such as particulate carbon which can use as a corrosion-resistant substance separation material, for example, is contained in high temperature gas, such as exhaust gas of an internal-combustion engine, especially exhaust gas of a day -\*\*\*\* engine. Furthermore, inflammable carbon particulates are made to burn, when this porosity silicon carbide filter surface is made to support the catalyst ingredient for oxidation reaction, it will be possible on it to also make it convert into gas, and this porosity silicon carbide filter will function on it also as heat resistance and a corrosion-resistant catalyst in this case.

[0004] Moreover, from a viewpoint of environmental pollution prevention, in the field of combustion equipments for industry, such as an internal-combustion engine and a boiler for gas turbines, research and development of low NOx combustion technology are done, and the catalytic combustion technology using a combustion catalyst as one mainly attracts attention recently. The most important element in development of this catalytic combustion technology is development of a catalyst, and development of the carrier for ranking with development of the activity catalyst substance for oxidation reaction in development of a catalyst, and distributing and supporting an activity ingredient is very important for it.

[0005] the burning reaction which advances on the catalyst surface in the carrier for combustion catalysts -- namely In order to make oxidation reaction occur quickly, surface area to a large thing In addition, the thing for which it has the good degree of heat conduction which can transmit and remove reaction fever to generate effectively, And in order to make the mass transfer in catalyst fine pores perform effectively, passage resistance of fluid, such as gas, is small, Namely, the thing for which it being strong to pore volume being large and Abu Rey John by the collision further between forming objects, i.e., wear, and the forming object itself have sufficient mechanical intensity, And things for which many demands are satisfied -- these characteristics are stable to prolonged use -- are required. Such requirements are being able to say in [ carrier / not only a combustion catalyst but / the catalyst carrier for chemical reactions accompanied by generating of reaction fever generally or the carrier for catalysts used at high temperature ] common.

[0006] On the other hand as the manufacture method of the nature sintered compact of porosity silicon carbide, it is, (1) After adding and fabricating joint material, such as the nature flux of glass, or clayey, to the silicon carbide particles used as aggregate, How to burn, harden and manufacture the forming object at the temperature which said joint material fuses, (2) After mixing and fabricating the silicon carbide particles of a big and rough grain, and detailed silicon

carbide particles, While adding the nature binder of carbon, without adding or adding carbon powder to the method of calcinating and manufacturing at high temperature of 2000 degrees C or more, or the silicon carbide powder currently indicated by invention of (3) JP,48-39515,A numbers The isolation carbon from the binder generated at the time of carbon powder and calcination and the Kay genius powder of the amount of theories which reacts are added and formed. The manufacture method of the homogeneous porosity re-crystal silicon carbide object by which it is characterized, and (4) specific surface areas heating at 1900-2400 degrees C in the carbon powder of this forming inside of the body, and forming a part for the carbon of the forming inside of the body into the Kay base after an appropriate time, above 3m<sup>2</sup>/g The sum total of the content of boron, aluminum, and iron converts into an element, and the method of calcinating and manufacturing at 1600-2200 degrees C etc. is known conventionally after fabricating the silicon carbide powder which is 0.3 or less weight % in desired form.

[0007]

[Problem(s) to be Solved by the Invention] However, there is the following problem in the conventional technology mentioned above.

(1) [ the method of burning, hardening and manufacturing the forming object at the temperature which said joint material fuses ] after adding and fabricating joint material, such as the nature flux of glass, or clayey, to the silicon carbide particles used as aggregate Since joint material fuses at low temperature (around 1000-1400 degrees C), a porous body has the fault that the use in the field as which intensity not only falls remarkably, but it changes this temperature region, especially near glass transition temperature, and chemical resistance and oxidation resistance are required is restricted.

[0008] (2) How to calcinate and manufacture at high temperature of 2000 degrees C or more after mixing and fabricating the silicon carbide particles of a big and rough grain, and detailed silicon carbide particles, Or while adding the nature binder of carbon, without adding or adding carbon powder to the silicon carbide powder currently indicated by invention of (3) JP,48-39515,A numbers The isolation carbon from the binder generated at the time of this carbon powder and calcination and the Kay genius powder of the amount of theories which reacts are added and formed. [ the manufacture method of the homogeneous porosity re-crystal silicon carbide object characterized by heating at 1900-2400 degrees C in the carbon powder of this forming inside of the body, and forming a part for the carbon of the forming inside of the body into the Kay base after an appropriate time ] Porosity silicon carbide aggregate and its aggregate are covered, and the nature of silicon carbide joint material or nature of carbon joint material, and gap which combine an aggregate comrade are constituted. Most of the gap, i.e., the open stoma, of said porosity needs many aggregate particles and becoming big and rough particles at the time of fabrication, as a result, its point of contact of aggregate particles decreases, porous intensity falls remarkably, and, moreover, specific surface area becomes a

remarkable small thing below by  $0.5\text{m}^2/\text{g}$ .

[0009] On the other hand, in order to consider it as a porous body with high intensity, it is required to mix with a rough grain moderately with degree/or particulates in the middle, and to form particle size combination of aggregate, as a result when it is remarkable, small and extreme at most at  $0.1\text{ ml/g}$ , a part of open stomata tend to blockade the pore volume of a porous body. For this reason, such resistance at the time of fluid passing a porous body becomes remarkably high, and when using as the filter for substance separation, and catalyst carrier matter, it becomes it is remarkable and disadvantageous. Therefore, it has the nature sintered compact of silicon carbide, i.e., intensity with easy handling, which has the characteristic suitable as a catalyst carrier, and the nature sintered compact of porosity silicon carbide with pore volume larger than  $0.2\text{m}^2/\text{g}$  and specific surface area bigger moreover than  $3\text{m}^2/\text{g}$  does not exist.

[0010] (4) although an applicant has the method proposed previously as a method of manufacturing the porous body which has the above character The specific surface area of this method is more than  $3\text{m}^2/\text{g}$ , and boron, aluminum, and the method that iron content calcinates at  $1400\text{-}2000$  degrees C using  $0.3$  or less weight % of a thing in total are high purity. and it not only becomes a cost rise remarkably [ since ultra-fine-powder silicon carbide is used as the starting material ], but The fault which a dryness crack tends to generate by the rate of drying shrinkage of a forming object becoming large is carried out.: Only the thing of the pore diameter not more than several [ around ] micrometers or it is obtained to a pore diameter being suitable for around  $15$  micrometers like the party curate filter in diesel engine exhaust gas. Although what is necessary is just to have performed calcination temperature above  $2000$  degrees C as a method of enlarging a pore diameter, by said method, it had a fault, like intensity degradation will be caused with unusual grain growth etc.

[0011]

[Means for Solving the Problem] In order to supply the catalyst carrier which consists of a nature sintered compact of porosity silicon carbide which this invention cancels said conventional fault, and improves it, and has the characteristic required as a heat-resistant catalyst carrier Specific surface area is characterized by calcinating a starting material in [ temperature ]  $1600$  degrees C -  $2200$  degrees C after fabrication and dryness in the form of a request of  $1.0$  to  $5\%$  of silicon carbide powder of  $0.1\text{-}5\text{m}^2/\text{gr}$  and an impurities ingredient.

[0012] That is, it has seemed that the porosity silicon carbide sintered compact which was excellent as an object for catalyst carriers can be manufactured only by using as a starting material conventionally/silicon carbide (beta-SiC) powder with as small average particle diameter which specific surface area is as large as more than  $5\text{m}^3/\text{gr}$ , and has few impurities as  $1$  micrometer or less. When [ namely, ] average particle diameter grows by ultra fine powder of  $1$  micrometer or less sintering (necking) A catalyst carrier or/and the continuation stoma



optimal as a filter are made at the same time the volume which silicon carbide powder occupies in a forming object decreases and pore volume increases by this, And by calcinating with the highest calcination temperature for which it was suitable in the end of precursor powder, the catalyst carrier of the optimal pore diameter can be manufactured, there are more impurities, or if specific surface area or/and average particle diameter are larger, it will have been supposed that it is unsuitable.

[0013] However, preferably [ as a result of studying the relation between various generation conditions and the obtained generation grain in detail about manufacture of a porosity silicon carbide sintered compact, specific surface area is small and impurities are large in the fixed range, and ] as impurities It found out manufacturing economically the catalyst carrier which consists of a nature sintered compact of porosity silicon carbide which has the performance which was excellent as a catalyst carrier by the boron compound which acts as a sintering aid, mixing in the range 0.1 to 0.5% by metal conversion, and using silicon carbide ( $\alpha$ -SiC) powder. Namely, in this invention, specific surface area uses 0.1-5m<sup>2</sup>/gr, an impurities ingredient uses 1.0 to 5% of silicon carbide powder, and it sets in the range of this specific surface area. There are few the impurities ingredients in 1.0 to 5% of range, and it is important in 1600-2200 degrees C of the highest calcination temperature range to make it high as specific surface area becomes large.

[0014] If specific surface area becomes smaller than 0.1m<sup>2</sup>/gr, since the pore volume and specific surface area of a catalyst carrier will become small too much, it is not desirable. Moreover, starting material cost becomes remarkably high and it does not have it that specific surface area uses silicon carbide powder more than 5m<sup>2</sup>/gr as a starting material. [ desirable ] If an impurities ingredient considers it as 1% or less of starting material, it is not economical to said this appearance. Moreover, if 5% or more, the fault of the high temperature intensity of a catalyst carrier falling produces and is not desirable. Such a starting material can be easily obtained by the manufacture method (Acheson process) of  $\alpha$ -SiC manufactured for many years.

[0015] About calcination temperature, if the highest calcination temperature shall be 1600 degrees C or less, the fault of the high temperature intensity of a catalyst carrier falling to said this appearance will arise, and manufacture cost will become remarkably high above 2200 degrees C preferably.

[0016] In addition, it is desirable that the boron compound contains 0.1 to 0.5% by metal conversion in an impurities ingredient. That is, a boron compound carries out the operation as a sintering aid of said silicon carbide powder starting material. Since the contraction percentage of a forming object will become large if the effect as an auxiliary agent is too small and it is made to 0.5% or more, it must stop having to reduce the calcination highest temperature at 0.1% or less, but reducing the calcination highest temperature will produce

faults, such as degradation of the high temperature intensity of a catalyst carrier. Next, it has a work example and this invention is explained further concretely.

[0017]

[Example]

EXAMPLE With 70%, it is at 1 specific surface area of 0.7m<sup>2</sup>/g about alpha-silicon carbide of 3.0% (B4C is 0.3%) of impurities content, [ specific surface area of 12m<sup>2</sup>/g / beta-silicon carbide of 1.0% of impurities content / the silicon carbide powder 100 weight part which mixed 30% ] A water 22 weight part, methyl cellulose A weight part, two copies of glycerin, \*\*\*\* kneaded [ which kneaded and mixed four copies of surface-active agents ] with an extrusion-molding machine Outer diameter 140 m/m, Length 70 m/m, cell thickness 0.43 m/m, and the forming object of 170 number/inch of cells 2 After fabrication / dryness, As a result of calcinating at 1800 degrees C for 4 hours, the nature catalyst carrier of porosity silicon carbide of honeycomb structure with 45% of the rate of a stoma, the rate of firing shrinkage of 2%, an average pore diameter of 15 micrometers, and a flexural strength of 450kg/cm<sup>2</sup> (cell temperature) was obtained.

[0018]

[Effect of the Invention] As stated above, in this invention, specific surface area uses 0.1-5m<sup>2</sup>/gr as a starting material, an impurities ingredient carries out 1.0 to 5% of silicon carbide powder, and this is calcinated in [ temperature ] 1600 degrees C - 2200 degrees C, The catalyst carrier which has the characteristics, such as having high intensity, and big specific surface area and pore volume as compared with the catalyst carrier which consists of the conventional porosity silicon carbide, is obtained.

---

[Translation done.]